Approved For Release 2002/01/04 : CIA-RDP83, 00415R013900020003-2

Security Information

German Democratic Republic

25X1A

PROCESS FOR MAKING A GAS-PURIFYING MASS (6 pp; German;

25X1A

5X1X

Comment: The document is a patent application for a process for making a gaspurifying mass and obtaining the by-products ffom compounds containing iron oxide. The core of the process is the evaporation of the caustic alkali mixture by stirring until it is nearly dry and subsequently separated.

The first page of this 6-page photostated document is a covering memorandum for the patent application. The document does not indicate by whom the memorandum was prepared or for whom. The remaining pages the actual patent application, containing a detailed description of the precess.

Return to CIA Library

Foreign language document or mirrofilm of it 25X1A

may be obtained from CIA Library 25X1A

25X1A

11 February 1953

Approved For Release 2002/01/1045-CIA-ROPES-00415-R013900020003-2, 337 25X1A INTELLOFAX 29 CENTRAL INTELLIGENCE AGENCY REPORT NO.

INFORMATION REPORT

CD NO.

GOUNTRY

East Germany

DATE DISTR.

15 January 1953

SUBJECT

Process for Making a Gas-Purifying Mass

NO. OF PAGES 1

PLACE ACQUIRED

DATE OF INF

25X1A

NO. OF ENCLS.1 (1 page; 6 photostats)

SUPPLEMENT TO REPORT NO.

The attached report is sent to you for retention.

25X1A

THIS DOOR STORY DO NOT DETACH

SEESURE ATTACHED

CLASSIFICATION

25X1A

Approved For Release 2002/01/04: CIA-RDP83-00415R013900020003-2 SECRET/CONTROL - US OFFICIALS ONLY Sec

urity	Information	•

lerman Democratic Republic	25X1A
PROCESS FOR MAKING A GAS-FURIFYING MASS (6 pp; German;	25X1A

25X1X

25X1A

Comment: The document is a patent application for a process for making a gaspurifying mass and obtaining the by-products from compounds containing iron oxide. The core of the process is the evaporation of the caustic alkali mixture by stirring until it is nearly dry and subsequently separated.

The first page of this 6 page photostated document is a covering memorandum for the 25X1A patent application. The document does not indicate by whom the memorandum was prepared or for whom. The remaining pages are the actual patent application, containing a detailed description of the precess.

Foreign language document or mirrofilm of it Ext. 25X1A

may be obtained from CIA Library, 25X1A

25X1A

11 February 1953

25X1A

1: The document is a patent application for a process for maling gas-purifying mass and the obtaining of the by products from compounds containing iron oxide. The core of the process is the evaporation of the caustic alkaling CRET mixture by stirring until it is nearly dry and subsequently separated.

SECHET

Approved For Release 2002/01/04: CIA-RDP83-00415R013002403-2

In Postati par der Besprechung am 16.2.51 mit den Herren Lüdt ke und Dr. Grus on übersenden wir Ihnen in der Anlage Abshrift der Patentanmeldung. Die Patentanmeldung selbst wurde aus rechtlichen Gründen abgestellt auf die Herstellung von Reinigungsmasse und die Gewinnung von Nebenprodukten als Nebenanspruch erwähnt; jedoch ist die Möglichkeit angesprochen, die Reinigungsmasse als Nebenprodukt anfallen zu lassen.

Dor Kern des Verfahrens ist die Eindampfung des ätzalkalischen Gemisches unter Bewegung bis nahezu zur Trockne und anschliessende Zerlegung. In den Laborversuchen hat sich ein Trommelofen bewährt, in den durch eingebrachte Eisenteile die Masse in Bewegung gehalten wird und gleichzeitig eine Feinmahlung stattfindet, so daß ein nahe zu staubförmiges Produkt anfällt. Wie bereits ausgeführt, ist ein wesentlicher Vorteil des Verfahrens die hervorragend gute Absetz-barkeit des Schlammes.

Die Möglichkeit eines Zusatzes von nach unserem Verfihren erzeugten Schlämmen zum eigentlichen Bayerschlamm und damit die Verbesserung des Bayer-Verfahrens ist vorgesehen. Der in der Verfahrensschrift erwähnte Zusatz "nach Autoklaven" soll nur eine Möglichkeit sein.

Bin Zusatz von Kalk - nach den bisherigen Versuchen bis zu einem Verhältnis 1: 1 bezogen auf Na₂O - ist für den Außschluß der Schlämme nicht schädlich und es ergibt sich die Möglichkeit, auf diesem Woge die Natrolith-Bildung durch Bildung des unlöslichen Calcium-Silikates zurückzuhalten. Die Ihnen übergebene Probe Aluminium-hydroxyd wurde noch ohne Kalkzusatz durch Außschluß des Bauxits mit 3 Mol NaOH, also 1 kg NaOH auf je 1 kg. Bauxit, gewonnen.

Wir würden uns freuen, wenn die von uns durchgeführte Arbeit in Eingliederung in Thre Fabrikation ein beide Teile befriedigendes Ergebnis bringt und stellen unsere Erfahrungen und nach Möglichkeit unsere Mitarbeit zur weiteren Ausarbeitung des beide Teile interessierenden Verfahrens zur Verfügung.





Verlahmen zum Herssellung von Gesreinigungsmasse aus Eisenoxyd enthaltenden Massen

Es ist an sich lekannt, zur Reinigung von Gasen, von Schwerelwasserstoff und Cyan eisenhydroxydhaltige Massen einzusetzen, die als Lautamasse oder als Luxmasse bekannt, bei der Aluminiumoxydherstellung nach
dem Löwig-Verfahren aus Bauxit anfallen. Nach diesem Verfahren wird
der feingemahlene Bauxit mit 1 - 1,25 Mol Soda in Drohrohröfen im
direkten Generatorgasfeuer bei Rotglut bis zum Sintern erhitzt. Die
grünliche Masse wird mit Gasser ausgelaugt. Die Rückstände werden
nach Auswaschen mit 2% Alkali und 30% Wasser als Gasreinigungsmasse
abgegeben. Aus den entstandenen Laugen wird das Aluminiumoxyd durch
Ausrühren und Ausfällen mit Kohlensäure entfernt. Die Sodalösung
wird zur Trockene eingedampft, das Salz wird kalziniert und kehrt
in den Betrieb zurück. Ein Nachteil ist ein fühlbarer Verlust an
Aluminiumoxyd und Soda infolge nicht zu vermeidender Bildung von
Natrium-Aluminium-Silikat.

Der bei dem sogen. Bayer-Verfahren zur Aluminiumoxydherstellung mit flüssiger Natronlauge (ca. 1,7 Mol) unter Druck bei 160 - 180° anfallende Rotschlamm mit erheblichem Eisenoxydgehalt ist gegen Schwefelwasserstoff nahezu inaktiv, da eine Natriumferritbildung nicht eintritt. Der Rotschlamm enthält alle nicht aufgeschlossenen Teile und ist infolge seiner Feinheit nur schwierig durch Druckfiltration von der dickflüssigen Natriumaluminatlauge zu trennen.

Win drittes Verfahren zur Aufschliessung des Bauxits ohne Druck mit Ätznatronlauge bei Temperaturen von 180 - 500° im Molverhälmis 1:1,3 der Chemischen Fa rik Griesheim-Elektron hat sich in der Praxis nicht eingeführt, weil der Wechsel zwischen den Perioden des Eindampfens und der Zuführung von flüssiger Natronlauge erhebliche Särmeverluste bedingte und die Auslaugung der Schmelze im Reaktionskessel keine betriebsmässig günstigen Bedingungen darstellte.

Ein Verfahren zur Aktivierung von Kiesabbränden, Eisenerzen oder ähnlichen eisenoxydhaltigen, gegen Schwefelwasserstoff inaktiven Massen ist bisher nicht bekannt geworden.

Approved For Release 2002/01/04 : CI2-RDP@\$>00415R0(39(00)20)3-2

worden is. Erfindungsgemäss soll es aber auch möglich soln, Massen mit Restgehalten von wenigen Prozent Wasser bzw. eben noch breitger Konsistenz durch geeignete Ausbragsvorrichtungen dem Reaktionsgefäss zu ontnehmen und der Fersetzung zuzuführen.

Die Konzentration der Mutterlaugen kann erfindungsgemäss so hoch ge halten werden, dass eine stufenweise Zerlegung des Trinatriumferrites üher die basischen Ferrite erfolgt. Bei der guten Absatzfähigkeit des entstandenen Eisenhydroxydes ist eine diskontinuerliche Auswaschung im Kührgefäss mit anschliessender Dokantation und eine fortschreitende Anreicherung der Mutterlauge an Natriumhydroxyd mög lich. Erfindungsgemäss soll es aber auch möglich sein, die Auswaschung in einem Arbeitsgang vorzunehmen und ihn kontinuerlich zu gestalten.

Die entstandenen Mutterlaugen werden vor ihrer Rückkehr in den Prozess ganz oder teilweise einer Aufarbeitung unterzogen, um die entstandenen Verbindungen wie beispielsweise Aluminate, Kuprite, Aurate Selenite oder Arsenite zu gewinnen. Je nach der Art des Ausgangsstoffes kann die Gewinnung beispielsweise der in den alkalischen Mutterlaugen enthaltenden Metallverbindungen nach an sich ockannten Verfahren zur Besserung der wirtschaftlichkeit zum Hauptzweck des ganzen Verfahrens werden. Vor dem Wiederzusatz der Mutterlauge zum Prozess kann durch eine Kalkzugane eine Kaustifizierung erfolgen.

Das durch Zerlegung der Ferrite entstandene Eisenhydroxyd setzt sich verhältnismässig gut ab. Dies stellt gegenüber dem Bayer-Verfahren eine wesentliche Verbesserung dar, da unaufgeschlossene Eisenoxydteilehen infolge ihrer geringen Oberflächenkräfte sich nur schwer und nur durch Druckfiltration aus starken Mutterlaugen entfernen lassen. Durch die hohe Oberflächenaktivität des Eisen-hydroxydgels werden kolloidal in Lösung gegangene Verunreinigungen der beispielsweise Natriumaluminatlauge wie SiO2, TiO2 usw. mit zu Boden gerissen und es ist eine saubere Trennung möglich.

Erfindungsgemäss soll es auch möglich sein, durch Zusatz von nach dem oben beschriebenen Verfahren erzeugten aktiven Bisenhydroxyd zu dem die Autoklaven des normalen Bayer-Verfahrens oder einer seiner Abartet verlassenden Reaktionsgemisch die Absetzbarkeit des Rotschlammes zu verbessern und gleichzeitig die Aluminatlaugen zu reinigen.

Approved For Release 2002/01/04 : CIA-RDP83-00415R013900020003-2

Approved For Release 2002/01/04 3 CIA-RDP83-004X5R0139000200082

Schhydroxyd über Matriumferrite bereits bei ähnlich milden Bedingungen wie bei dem Bayer-Verfahren möglich ist, wenn die Massen fast oder ganz zur Trockene gebracht wenden und duss die Handhabung der Schmelze technisch leicht ist, wenn die Massen während des Eindampfungs- programmes bewegt werden. Bei Ansätzen mit beispielsweise bis zu 5 Mol NaOH je Mol Oxyd gelingt die quantitative Umwandlung der staub fein gemahlenen Masse im Temperaturbereich bis zu 300°. Das Misen- oxyd ist hierbei in Trinatriumferrit umgewandelt. Erfindungsgemäss soll es aber auch möglich sein, die Umsetzung mit 1 2 Mol NaOH durch zuführen und Temperaturen zwischen 150 200° einzuhalten. Die Umsetzung führt hierbei zum basischen Mononatriumferrit.

Die lasse eirä hierzu mit festem Natriumhydroxyd und wenig Wasser angepastet und in das Reaktionsgefäß georacht, das beispielweise aus einem mit Mührwerk verschenen Kessel oder aus einer umlaufenden Trockentrommel unter Beifügung entsprechend schwerer Mahlkörper, beispielsweise Eisenkugeln, besochen kann. Das deaktionsgefäss kann mit Aussenbeheizung versehen sein. Ferner kann die Eindampfung durch Überleiten von Wasserdampf oder kohlensBurcfreier Luft oder eines Gemisches von Dampf und Luft gefördert werden. Die notwendige Heissluft kann auch durch Ausuutzung der Abhitze eines Industrieofens oder Dampfkessels g wonnen werden.

Erfindungsgemäss soll es möglich sein, statt des festen Natriumhydroxyds die feingemahlenen Massen mit flüssiger Natronlauge anzupasten oder die notwendige Menge Natronlauge während des Eindampfungsvorganges in den Trockener einzuführen. Die Eindampfung kann kontinuier lich erfolgen.

aufgeschlossen werden können, sindern auch andere inaktive Eisenoxydmassen mit guter Ausgeute aufgeschlossen werden, wie z.B. die bisher
als wertlos auf Halde gefahrenen Rückstände der Gewinnung von schwefliger Säure beispielsweise durch Abrösten von Pyriten oder ausgebrachten Gasreinigungsmasse (Kiesabbrände).

Das in mehr oder weniger feinkörniger Form anfallende Produkt soll in Wasser oder in bereits angereicherten Mutterlaugen in besonderen Zersetzern eingetragen werden, nachdem es nötigenfalls vorher aufgehahlen

Approved For Release 2002/01/04 : CIA-RDP93-00455R013900029093-27-1

Es soll erfindungsgemäss welter möglich sein, den Aufschluss der Eisenoxyd onthaltenden massen unter teil eisem Eraatz des Natriumhydroxyds durch Alkalisalso durchsuführen wie seispielmeise Natrium chlorid. Is soll weiterhip möglich sein, den Aufschluss under teilw. Braaka des Natriumhydroxyda durch Verbindungen der alkalischen Erden durchauführen, beispielsweise durch Zusatz von Calcium- oder Magnesiumoxyd, -Nydroxyd, -Caronat, -Chlorid oder -Sulfat, Wa können auch Genische dieser Salze vor andt werden. Ein Zusatz von kleineren Mengen Erdalkali-Verbindungen zur Natronlauge bzweckt die Verhingerung einer Bildung von Natrium-Aluminium-Silikab durch vorzeitige Bindung der vorhandenen oder während der Reaktion entstehenden reaktionsfähi gen Kiesclsäure- Bei Ersatz von Natriumhydroxyd, beispielsweise durch Kalk, können auch Tomperaturen von über 2000 angewandt werden. Es soll erfindungsgemäss weiter möglich sein, die mit Kalk oder ande ren Verbiedungen der alkalischen Erden aufgeschlossenen Massen nach Verlassen des Meaktionsgefässes mit zur Lösung der entstandenen Metallverbindungen ceispiels eise Aluminium-Verbindungen, ausreichenden Alkalisalzläsungen, heispielsweise Soda, umzusetzen und damit die umlaufenden und einzudampfenden Laugenmengen auf ein Mindestmass zu beschränken. Es können auch verdünnte bzw. sehr verdünnte Alkalisolzlösungen zur Lösung der Grdalkali-Hydroxyde verwande werden. Erfindungsgemäss soll es auch möglich sein, durch billigen Aufschluss mit Verbindungen der alkalischen Erden aktivierten Rotschlamm dem die Autoklaven des Bayer-Verfahrens verlassenden deaktiensgemisch zuzuführen, um damit die Absetzfähigkeit des Rotschlammes zu verbessern und die Reinigung der Aluminatlaugen zu steigern.



<u>Fatentansprüche</u>

- 1.) Verfahren zur Herstellung von Gasreinigungsmaße durch Aktivierung von eisenoxydhaltigen Massen durch Überführung des Eisenoxyde in Natriumferrit und Mischhydroxyd dadarch gekennzeichnet
 dass die eisenoxydhaltigen Massen bei Temperaturen unter 300°
 mit Natriumhydroxyd in einem Mol-Verhältnis bis zu 1: 3 unter
 Bewegun des Reaktionsgemisches eingedampft werden.
- 2.) Verfahren gemäss Anspruch 1 dadurch gekennzeichnet, das das Natriumhydroxyd ganz oder teilweise durch Verbindungen der alkalischen Erden ersetzt wird.
- 3.) Verfahren gemäss Anspruch 2 dadurch gekennzeichnet, dass die Reaktionsprodukte mit Alkalilösungen umgesetzt werden.
- 4.) Verfahren gemäss Anspruch 1-3 gekennzeichne dadurch, dass die in den Mutterlaugen enthaltenden Metall- und Metalloidverbindun gen durch Aufar eiten der Mutterlaugen gewonnen werden.
- 5.) Verfahren gemäss Auspruch 1 4 dadusch gekennzeichnet, dass die anfallenden Reaktionsprodukte den die Autoklaven des Bager-Verfahrens verlassenden Reaktionsgemischen ausgesetzt gerden.
- 6.) Verfahren gemäss Anspruch 1 2 daourch gekennzeichnet, dass Reaktionen und Feinmahlungen der Reaktionsprodukte in einem Arbeitsgang erfolgen.
- 7.) Verfahren gemäss Anspruch 1 und 2 dadurch gekennzeichnet, dass während des Eindampfungsvorganges kohlensäurefreie Luft durch das Reaktionsgefäss geleitet wird.
- 8.) Verfahren gemäss Anspruch 1 und 2 dadurch gekennzeichnet, dass während des Eindampfungsvorganges zeitweise ein Gemisch aus Dampf und kohlensäurefreier Luft durch das Reaktionsgefäss geleitet wird.
- 9.) Verfahren gemäss Anspruch 2 dadurch gekennzeichnet, dass die Hy droxyde der alkalischen Erde aus dem Reaktionsprodukt durch Alkalisalze entfernt werden.
- 10.) Verfahren gemäss Anspruch 2 dadurch gekennzeichnet, dass die Reaktionen auch bei Temperaturen über 300° durchgeführt werden.